```
1 / 1 WPAT - OThomson Derwent - image
Accession Nbr :
 1994-242984 [30]
Sec. Acc. CPI :
 C1994-110881
Sec. Acc. Non-CPI :
 N1994-191614
Title :
  Hydrogen storage or release - by stirring of metal hydride slurry
Derwent Classes :
  E36 H06 J06 O69
Patent Assignee :
  (MITB ) MITSUI ENG & SHIPBUILDING CO
Nbr of Patents :
  1
Nbr of Countries :
 1
Patent Number :
             A 19940624 DW1994-30 F17C-011/00 6p *
  AP: 1992JP-0324375 19921203
Priority Details :
  1992JP-0324375 19921203
  F17C-011/00 B01D-053/10 C01B-003/00 C22C-019/00
Abstract :
  JP06174196 A
  Metal hydride slurry is formed by kneading a granular metal hydride with
  a solvent inert to the metal hydride. The metal hydride slurry is kept
  into contact with a hydrogen gas under stirring the slurry. Hydrogen
  storage or release is controlled based on its stirring rate.
  USE/ADVANTAGE - The metal hydride slurry is used for hydrogen storage or
  release, in a hydrogen storage tank, a heating and cooling system, or
  thermal storage system. The hydrogen storage or release is controlled
  by the stirrer speed, allowing fine control. (Dwg.0/5)
Manual Codes :
  CPI: E31-A02 H03-E J06-B
Update Basic :
  1994-30
```

(19)日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平6-174196

(43)公開日 平成6年(1994)6月24日

(51) Int.Cl. ⁵ F 1 7 C B 0 1 D C 0 1 B	11/00 53/10 3/00	A	庁内整理番号 7031-3E	FI	技術表示箇所
// C22C	19/00	F			

審査請求 未請求 請求項の数2(全 6 頁)

(21)出願番号	特願平4-324375	(71)出願人 000005902
		三井造船株式会社
(22)出顧日	平成4年(1992)12月3日	東京都中央区築地5丁目6番4号
		(72)発明者 伊藤 大伸
		千葉県市原市八幡海岸通1番地 三井造船
		株式会社千葉事業所内
		(74)代理人 弁理士 川北 武長

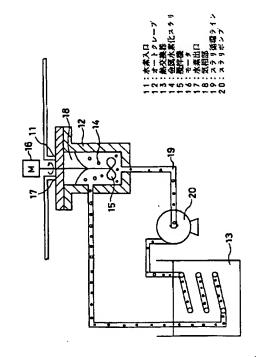
(54) 【発明の名称】 金属水素化物スラリを用いた水素の吸蔵または放出方法

(57)【要約】

【目的】 温度制御が容易で、金属水素化物の微粒化に よるトラブルを回避し、しかも水素の吸蔵・放出速度を 任意に制御することができる水素の吸蔵・放出方法を提 供する。

【構成】 30~300μmに粉砕したランタンニッケル800gと、これに不活性のシリコンオイル2000gとを混練した、ランタンニッケル30重量%のスラリ2800gをオートクレープ12に充填し、スラリ循環ライン19によってスラリをオートクレープ12と熱交換器13との間を循環させて30℃に調整し、この状態で水素入口11から10atmの水素を導入し、攪拌機15を500~2000rpmで回転させ、回転数に応じて水素吸蔵速度を制御する。またスラリを80℃に調節し、オートクレープ12の気相部18を大気圧まで降圧し、攪拌機15の回転数を500~2000rpmで回転し、回転数に応じて水素放出速度を制御する。

【効果】 水素の吸蔵・放出速度を任意に制御することができる。



【特許請求の範囲】

【請求項1】 粒状の金属水素化物と該金属水素化物に 対して不活性の溶媒とを混練した金属水素化物スラリを 用いた水素の吸蔵または放出方法において、前記金属水 素化物スラリと水素ガスとを該金属水素化物スラリの撥 **拌下に接触させ、その攪拌速度に基いて水素の吸蔵また** は放出速度を制御することを特徴とする金属水素化物ス ラリを用いた水素の吸蔵または放出方法。

【請求項2】 前記金属水素化物スラリを、水素を吸蔵 または放出するスラリ貯棺と熱交換器との間で循環させ 10 われないという問題があった。 ることにより、該金属水素化物スラリの水素吸蔵温度ま たは水素放出温度を調節することを特徴とする請求項1 記載の金属水素化物スラリを用いた水素の吸蔵または放 出方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【産業上の利用分野】本発明は、金属水素化物スラリを 用いた水素の吸蔵または放出方法に係り、特に水素の貯 蔵用タンク、冷暖房装置、蓄熱装置等に適用できる、水 素の吸蔵または放出時に吸熱または発熱する特性がある 20 金属水素化物スラリを用いた水素の吸蔵または放出方法 に関する。

[0002]

【従来の技術】図5は、従来の、金属水素化物を用いた 水楽の吸蔵または放出方法に用いる装置の説明図であ る。この装置は、水素の給排出口21、熱媒体の流入口 22および流出口23を有するステンレス製の円筒容器 24と、該円筒容器24内を水業の給排出口21側の水 素倒スペース25と、熱媒体流入口22および流出口2 とに分割する仕切板27と、該仕切り板27を貫通し、 開放端が水素側スペース25内、閉塞端が熱媒体流路2 6内となるように、円筒容器24の長さ方向に沿って複 数配置された収納パイプ30と、該収納パイプ30の収 納部29と、収納パイプ30の開放端に金鳳水森化物の 充填口31を形成するとともに、前記収納部29の端部 壁となる収またはフィルター32とから主として构成さ れており、前配金凮水紊化物の収納部29には数百µm に粉砕された粒状金属水素化物28が充填されている。

【0003】このような装置を用い、熱媒体流路26に 40 熱媒体を流通させて収納パイプ30に充填された粒状金 風水紊化物28を、例えば30℃に調節した後、水素給 排出口21から、例えば10気圧の水森が導入される。 導入された水素は、水素側スペース25を流れ、各収納 パイプ30の充填口31を経て収納部29に流入し、こ こで粒状金属水素化物28に吸費される。一方、水素を 放出する際は、金属水素化物28の充填層を、例えば8 0℃とし、収納部29内を大気圧に減圧することによ り、前配吸殻された水素が放出され、水素給排出口21 を経て回収される。

【0004】このような従来技術において、金属水素化 物による水素の吸蔵または放出速度の調整は、熱媒体に よる金属水素化物充填層の温度を制御することにより行 われるが、金属水素化物の熱伝導率が1~1.5 kca 1/mh℃程度、圧密された粒状金属水素化物の熱伝導 率は0.5kca!/mh℃と低いことから、水素の吸 蔵、放出に伴う反応熱による温度変化を熱媒体で制御す ることが困難となる。従って、金属水素化物の充填部に 温度分布が生じ、水素の吸蔵および放出がスムーズに行

【0005】また、水素の吸蔵または放出により、金属 水素化物の粒径は数~数十µmに微細化されるので、こ の微細金属水素化物の微粒子が飛散することによるトラ ブルが発生し、さらに空気中の酸素と直接接触した場合 は自然着火する危険性があった。また、上記従来技術に 使用される装置は、伝熱面積を広くとる必要があるため に金属水素化物の収納部の形状を複雑にする必要がある こと、放出される水素と熱媒体との混合を防止するため に容器内に仕切板を設けなければならないこと等装置作 成時に多大な労力が必要となるという欠点がある。

[0006]

【発明が解決しようとする課題】本発明の目的は、上記 従来技術の問題点を解決し、金属水素化物の温度コント ロールが容易で、微粒化によるトラブルの発生がなく、 しかも水素の吸蔵または放出速度を任意に制御すること ができる、金属水素化物スラリを用いた水素の吸煎また は放出方法を提供することにある。

[0007]

【課題を解決するための手段】本発明者は、金属水業化 3 が設けられた、熱媒体流路26となる熱媒体スペース 30 物の温度コントロール性を向上するためには、粒状金属 水森化物を収拌する必要があること、微粒化した金属水 素化物の飛散を防止するためには該粒状金属水素化物を これと化学的に反応しない溶媒と混合してスラリ化すれ ばよいこと等に着目し、前記粒状金属水素化物とこれに 不活性の溶媒とを混想したスラリと、水素ガスとを前記 スラリの収拾下に接触させることにより、該スラリの投 **弁速度に応じて水素の吸**茂または放出速度を制御できる ことを見出し、本発明に到達した。

> 【0008】すなわち本願の第1の発明は、粒状の金瓜 水素化物と該金属水森化物に対して不活性の溶媒とを混 **練した金属水素化物スラリを用いた水素の吸煮または放** 出方法において、前記金瓜水紊化物スラリと水紊ガスと を該金属水衆化物スラリの収拌下に接触させ、その収拌 速度に基いて水素の吸蔵または放出速度を制御すること を特徴とする。

【0009】第2の発明は、前配第1の発明において、 金属水素化物スラリを、水素を吸蔵または放出するスラ リ貯ねと熱交換器との間で循環させることにより、該金 属水素化物スラリの水素吸煎温度または水素放出温度を 50 調節することを特徴とする。

3

[0010]

【作用】粒状金属水素化物と、これと不活性の溶媒とを 混練したスラリを水素の吸蔵剤として用いたことによ り、前記溶媒が粒状金属水素化物に対して熱媒体として も機能するので、熱効率が向上し、前記金属水素化物ス ラリ(以下、単にスラリという)の温度制御性が著しく 改善される。従って水素の吸蔵・放出がスムーズとな り、スラリの攪拌速度(攪拌機の回転数)を変化させる ことによって水素の吸蔵および放出速度を制御すること ができる。

[0011]

【実施例】次に本発明を実施例によってさらに詳細に説 明する。図1は、本発明の一実施例に用いた水素吸蔵・ 放出装置の説明図である。この装置は、水業の入口1お よび出口7を有する内容量1500mlのステンレス製 のオートクレープ2と、該オートクレープ2の温度を調 節するヒータ3と、8枚ターピン買を有する脱弁機5 と、該投弁機5を回転するモータ6とから主として構成 されており、オートクレープ2には所定量のスラリが充 れた金属水素化物、例えばランタンニッケルと、該ラン タンニッケルとは化学的に不活性のシリコンオイルを、 前記ランタンニッケル過度が70重量%になるように混 合してスラリ化したものである。

【0012】このような装置およびスラリを用い、スラ リの充填量を866g、スラリ温度を30℃とし、この 状態で水案の入口1から、例えば10atmの水案ガス を投入し、攪拌機5を300~1200 rpmで回転し てレイノルズ数が1500以上の乱流域を形成したとこ ろ、投拌模5の回転数に応じて指数関数的に水素の吸煎 30 速度が変化した。

【0013】図2は、本実施例で得られた批弁機5の回 **伝致と水素の吸蔵速度との関係を示す図である。図にお** いてスラリ1g当りの水素の吸茂速度は、

水素吸疏速度 (Ncc/min) = A·log (投牌模 の回伝数n)+B

A、Bは金属水素化物、溶燃、温度、松拌模等によって 、決まる定数で示されることが分かる。

【0014】一方、スラリ温度を80℃とし、オートク レープ2の気相部8の圧力を大気圧(1 a t m)に減圧 40 し、投**丼**模5を300~1200rpmで回転してレイ ノルズ数が1500以上の乱流域を形成したところ、水 **紊出口7から前記投拌模5の回転数に応じた速度で水素** が放出された。図3は、本実施例で得られた投枠機5の 回伝致と水素の放出速度との関係を示す図である。図に おいて、スラリ1g当りの水素放出速度は、

水素放出速度(Ncc/mln)=A·log(投拌模 の回転数n)+B

A、Bは金属水素化物、溶媒、温度、投拌機等によって 決まる定数で示されることが分かる。本実施例によれ 50 ラリを用いたことにより、論送および取り扱いが容易と

ば、攪拌機の回転数を可変することにより、水素の吸蔵 ・放出速度を任意に制御することが可能となる。

【0015】本実施例において、スラリの挽弁速度とし て投拌機の回転数を用いた。本実施例において金属水素 化物としては、ランタンニッケル系をはじめ、チタン鉄 (TiFe) 系、TiCo系、ミッシュメタル系金属水 素化物等が使用できる。金属水素化物の粒径は100~ 300μmが好ましい。また金属水素化物と反応しない 溶媒は金属水素化物の種類によって異なるが、シリコン 10 オイルの外、例えばnーウンデカンのような高沸点炭化 水素等を使用することができる。スラリ中の金属水素化 物の浪度は、金属水素化物または溶媒の種類によって異 なるが、例えば10~70wt%が好ましい。

【0016】また、本発明において、スラリの加熱、冷 却効果をより向上させるため、熱交換器を設け、スラリ を熱交換器とスラリタンク間で循環させることもでき る。図4は、本発明の他実施例に使用される水素吸蔵・ 放出装置である。この装置は、水素の入口111および出 口17を有する、内容量960mlのステンレス製のオ 填されている。このスラリは、数十~数百µmに粉砕さ 20 ートクレープ12と、該オートクレープ12に設けられ た、8枚のターピン翼を有する攪拌機15と、該攪拌機 15を回転するモータ16と、前記オートクレープ12 の底部から流出し、熱交換器13を経て側部に流入する スラリ循環ライン19と、該スラリ循環ライン19に設 けられたスラリポンプ20とから主として构成されてい る。18はオートクレーブ12内の気相部である。

> 【0017】このような构成の装置を用い、30~30 0 μmに粉砕したランタンニッケル800gとシリコン オイル2000gとを混想した、ランタンニッケル30 重旦%のスラリ2800gをオートクレープ12に充填 し、スラリ循環ライン19によって前記スラリをオート の流量で循環して該スラリを30℃に調整した。この状 娘で水素入口11から10atmの水素を導入し、提幹 機15を500~2000 r pmで可変して投掉したこ とろ、図2と同じように収搾収15の回転数に応じてス ラリ1g当りの水素吸煮速度が変化した。また、前配熱 交換器13の魚媒体を制御して前記スラリを80℃と し、オートクレープ12の気相部18の圧力を大気圧 (1 a t m) にし、この状態で投掉機15の回転数を可 変したところ、図3と同じように投丼模15の回転数に 応じてスラリ1g当りの水紊放出速度が変化した。

【0018】本実施例によれば、投枠板の回転数に応じ て任意の水素吸蔵または放出速度を得ることができる。 従って本発明を、例えば冷暖房装置、蓄熱装置に適用す ることにより、より細かい温度コントロールが可能とな る。また水素吸蔵タンクとして利用すれば、一定量の水 素の供給が可能となる。本実施例によれば、水素の吸蔵 ・放出剤として粒状金属水案化物と溶媒とを混結したス 5

なるだけでなく、前記溶媒が金属水素化物への熱媒体と しても機能するので、伝熱効率が向上し、熱コントロー ルが容易となる。従って水素の吸蔵または放出がスムー ズなものとなる。また、熱交換器13における総括伝熱 係数も大きくなる。さらに、従来のように固体-気体接 触でなく、気体一液体接触となるので、タンクおよび熱 交換器として構造の簡単なものを使用することができ る.

【0019】また本実施例によれば、水素の吸蔵・放出 によって金属水素化物の粒径が数~数十μmに粉砕され 10 ズに行うことができる。 るが、溶媒と混練した金属水素化物スラリを用いたこと により、粒状金属水素化物の気相中への飛散を防止する ことができる。従って、金属水素化物粉末がガス配管中 に飛散することによって生じるトラブルを回避すること ができる。また、微粒化した金属水素化物が直接空気と 接触することがないので、該金属水素化物が自然着火す る危険性を回避することができる。

【0020】本実施例において、スラリポンプとしてラ ジアルベーンポンプを、また熱交換器としてステンレス えばネジ式ポンプ、熱交換器として、例えば、シェルア ンドチューブを使用してもよい。

[0021]

【発明の効果】本願の第1の発明によれば、粒状金属水

素化物と、これと不活性の溶媒を混練したスラリを用い て水素の吸蔵・放出を行なうことにより、水素の吸蔵・ 放出速度を攪拌機の回転数によって任意に制御すること ができるので、例えば冷暖房装置、蓄熱装置等に適用し た場合、冷暖房量または蓄熱量のより細かいコントロー ルが可能となる。

6

【0022】本願の第2の発明によれば、上記第1の発 明の効果に加え、水素吸蔵合金スラリの温度コントロー ルが容易となり、水素の吸蔵または放出をさらにスムー

【図面の簡単な説明】

【図1】、

【図2】、

【図3】本発明の一実施例を示す説明図。

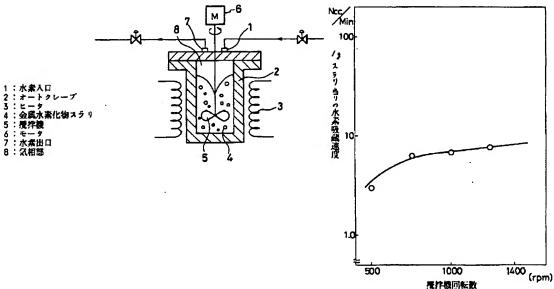
【図4】本発明の他の実施例に使用する装置の説明図。

【図5】従来技術の説明図。

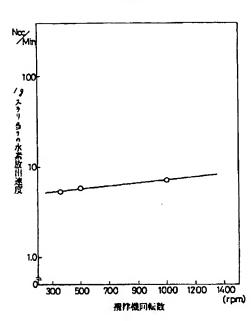
【符号の説明】

1…水素入口、2…オートクレープ、3…ヒータ、4… 金属水素化物スラリ、5…攪拌機、6…モータ、7…水 製のコイル式熱交換器を使用したが、ポンプとして、例 20 素出口、8…気相部、11…水素入口、12…オートク・ レープ、13…熱交換器、14…金属水素化物スラリ、 14…攪拌機、16…モータ、17…水素出口、18… 気相部、19…スラリ循環ライン、20…スラリポン **ブ.**

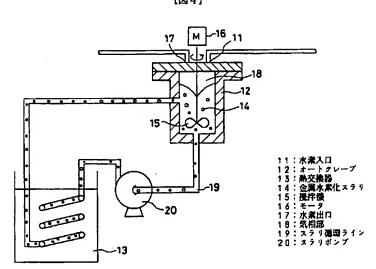
【図1】 【図2】







[図4]



[図5]

